19 日本 国 特 許 庁 ( J P )

10 特許出順公表

⑫公表特許公報(A)

平5-507761

@公表 平成5年(1993)11月4日

Mint. Cl. 3

識別記号

庁内整理番号

雅 査 請 求 未請求

子備審查請求 未請求

部門(区分) 3(3)

(全 4 頁)

50発明の名称

高分子量ポリエステル樹脂の製造法

②特 頻 平4-506529

⑩ ②出 願 平4(1992)3月26日

❷翻訳文提出日 平4(1992)11月27日

器 際 出 順 PCT/EP92/00670 @国際公開番号 WO92/17522 @国際公開日 平4(1992)10月15日

優先権主張

@1991年3月29日@イタリア(1T)@M[91A000884

包発 明 者

イタリア国イー15057トルトーナ (アレツサンドリア)、ビア・ペ デノービ1番

の出 類 人 エンメ・エ・ジ・リチエルケ・ イタリア国イー86077ポツツイーリ (イセルニア)、ゾーナ・イン ドウストリアーレ、ロカリタ・トリベルノ (番地の表示なし)

ソシエタ・ベル・アチオニ

命代 理 人 弁理士 青山 葆 外1名 愈指 定 国

ギソルフイー、グイード

AT(広域特許), AU, BE(広域特許), BR, CA, CH(広域特許), DE(広域特許), DK(広域特許), ES (広域特許), FI, FR(広域特許), GB(広域特許), GR(広域特許), HU, IT(広域特許), JP, KR, L U(広域特許),MC(広域特許),NL(広域特許),NO,RU,SE(広域特許),US

### 情求の範囲

- 1. 樹脂を溶除状態で改善用添加剤と収合し、この制能をベレット化し、結晶 化し、次いでこの職性樹脂を改質処理する、仮分子量樹脂から高分子量ポリエス テル密語を連続的に製造する方法において、改賞用添加額が芳香菓チトラカルボ ン微二無水物とは異なる、樹脂の末端薬と付加反応し得る2個の高を育する化合 伤であることを希腊とする高分子量ポリエステル機能の動法。
- 2. 森加剤が協助医、脂漿族をよびヒドロブランテトラカルボン酸の二無水物 からなる群から選ばれる額求項1記載の製法。
- 3. 近加利とポリエステル制能の混合を200℃~350℃の温度で120秒 以下の海雷温度で二地スクリュー押出版内で行なう請求項1または2記載の製法。 4. 添加剤を、ポリエステル樹脂に関し、0. 1~1 重量が用いる和頂いずれ
- 5、結晶化および改質温度が100~230℃である前項いずれかに拒載の数
- 6、ポリエステル制程がイソフタル動から誘導されるユニット1~25重量% を含むコポリエチレンテレフタレートである前項いずれかに記載の製法。
- 7.コポリエステルがイソフタル散から誘導されるユニット10~20%を含 み、かつ改算温度か100~180℃である第6項記載の製法。
- 8、前項1~7項の製法により得られたポリエステル樹脂。

# 事分子量ポリエステル樹脂の製造技

本発明は燃相重付加技術を採用して、低分子量増貼から高分子量のポリエステ ル果豚を製造する方法に関する。

毎に太聖師はポリエステル学院を波融状態でこのボリエステル実際の実践落と 付加圧応を行なうことのできる斯提な改賞用添加剤と混合し、次いで概念状にし、 さらにこの既能を試品化処理および関係状での改賞反応に付す方法に関する。 本件出席人の裏査保護中のヨーロッパ特許出職(EP No. 89119049. 8)においては、肥体での改質方法が関示されており、そこではポリエステル樹

本発明の固体状改賞方法は根据を新規な改賞用添加剤と混合し、この制能を額 位化し、得られた競技を結晶化し、次いで100℃~230℃の温度範囲で改賞

指を芳香原テトラカルボン酸の二無木物の存在下で改賞している。

この方法は好ましくは加熱ガス族、例えば空気、倉業または炭酸ガスに向抗し てチップを供給する、連続的な物品化器度および反応機を用いて連続的に連成す るのが好ましい。

公知の別は状態地を反応は主として二次エステル交換反応とエステル化反応か らなり、その馴染成物はエチレングリコールと水である。

最拉内におけるこれらの副変物の拡散は改質工程の速度を支配する因子である。 本発明の団体状態付加方法においては、使用される特定の添加剤の付加反応に よってポリマーの義廷長が遊成され、改賞工程に悪影響を及ぼす副生成物の形成 が認められない。従ってこの方法は従来用いられていた方法より低い温度で実施 できるかあるいは同じ改賞温度を採用してより高い勘有粘度を着るしく思い善質 時間で連成できる。何えば15~38時間を必要とする公知の改質方法の代りに わずか2~5時間の複句時間でよい。この短い展覧時間はブラントの生産性を向

### 特表平5-507761 (2)

#### rett.

より低い改習返産の使用の可能性は、ほい動成、例えば220℃以下を行する メリフタル映画に重要されるユニット10~20分を含むコポリステレンテレフ クレート類(COPET)のごとき、反応後輩にCOPET類が結響するため公知 の固体状重縮合方法を用いては固体状で改変し得なかったポリエステル制品を改

COPET期の場合は改賞方法は約100℃~180℃で行なわれる。

本発明方法で採用される改賞用私加剤は、労育集テトラカルポン製二扇水物と は異なった化合物であり、ポリエステル樹脂の実施のH基とCOOH基と付加反 のし過る少なくとも2銭の果を含む。

付加反応とはポリエステル樹脂の末端系とポリマー種を直翻状に延長する改賞 用品用製簡の付加反応を意味している。

計管方法とは、ポリエステル樹脂の固有粘度の増加をもたらす方法または条件 を見味する。

政策条件下で付加反応を経す基としては無水物の基、イソシアネート基、イミ

ポリエステル問題の末端暴と付加反応する物質の能力を測定するための判定基 **単は、270℃でレオメーターで固定したビスコース・モジュラスが活加利を用** いないポリエステルに関し少なくとも20%増加することである。

代表的な改質用感知剤は、肥助拡結よび脂環数テトラカルボン酸二無水物およ びテトラヒドロフラン敵の三無水物である。芳香族または駱駝族ジイソシアネー

トまたはポリイソシアネートも適当である。 好ましい二個水物は、1.2.3.4ーシクロプタンテトラカルボン暦二無水物 : 3, 4-ジカルボキシー1, 2, 3, 4ーチトラヒドロー1ーナフタレンーこはく 复二無水物:ビジクロ(2,2,2)オクターでーエンー2.3.5、6ーテトラカル ポン耐二無水物:テトラヒドロフランー2.3.4.5 -テトラカルポン酸二無木 めからなる数から選ばれる。

この場合押出後には、拡融低分子量ポリエステル制度を直接供給する。

押出後は好ましくは、高真空オイルシールポンプと漫聴し、反応性混合物の能 気、アセトアルデヒド含量の低い樹脂を得るため2 torr以上の真空を維持する。 しかしながら真空を使用することなく混合してもよい。

ポリエステル樹脂に関する改費用版加剤の行ましい層度は0、05~1重量% である。より高い改度を採用してもよい。

治験物中の西加利の局部的高速変化を避けるために結晶化PET粉束で添加剤 を発択する(PE丁粉末5郎に参加剤1部)のが好ましい。この方法は溶験物中で **参加物を均一に分散させ、最終生成物の固有粘度の再現性を向上させ、ゲル形成** 

参加剤はまた、粧品化PETチップのプレンド(PETチップ 1 0 想に対し係 加刷1部)により無訳してもよい。

このなみはポリエチレングリコールまたはポリカプロラクトン約0. 1重量% および感知剤として類似生成物を用いファン付ブレンダー中、約150℃の過度 で都会して行なってもよい。

以下、実施例をあげて説明するが、本発明はこれに限定されるものではない。

11 (Ippeのアセトアルデヒドを含むランダムCOPET(15製量%イソフタ ル数、融点212℃、IV=0.75dl/g)溶剤物を30kg/hで、PET熔験 重線合プラントのフィニシャーからベント付近回転車かみ合い 3 0 ma二輪スクリュ 一押出機に連続的に供給した。

**結晶化COPET粉末(IV/0.75dl/g:1.5重量がイソフタル数)中に** 20重量%の1,2,3,4ーシクロプタンテトラカルボン酸二類水物を含む社合 物を2 2 Og/hの速度で重量計量供給製度を用いて押出機中に供給した。この試 教条件は以下の通りである:

COPET治験物中シクロブタンテトラカルポン酸二無水物:0. 15重量% スクリュー返底: 415RPM

勢に好ましくは1、2、3、4ーシクロブタンテトラカルボン酸二角水物である。 お述のごとく無品化と改算工程とは100~230℃の範囲で行なう。

- n - の T 取る 実施するに 著した 製屋は、 U S P 4, D S 4, 1 1 2 および 4. 161.578に記載されており、これらの明細者の記載をここに引用する。

これらの工程に用いられる不器性ガス液はヨーロッパ特許出駄第868303 40、5の記載に従ってリサイクルしてもよく、この記載をここに引用する。

周辺[ポリエステル制能]はC。- C。のグリコール、例えばエテレングリコー ル、1. 4 ープチレングリコールなどと、テレフタル数またはそれらの誘導体、 例えばジメチルテレフタレートたどとの雷昭会生症物:およびテレフタル飲から 鉄厚されるユニットの他にイソフタル輝、ナフタレンジカルボン鲢、オルソフタ ル酢お上び5-tertープチルー1、3-ベンゼンジカルボン酸から誘導されるユ ニットを全種ユニットに対し的り、5~25モル%含む食物合生成物を含む樹脂 多葉接している。この方法は特に射出成形、押出プロー成形、押出成形、例えば 馬、フィルム、シート、発泡収影体を得るためのアルキレンテレフタレートおよ

ポリエステル構造と改賞用感加剤との混合は好ましくは反応神出、例えばベン ト付または舞ペント式共回転または、逆回転かみ合いもしくは非かみ合い二触ス クリュー押出憶を用いて、200℃~350℃の温度で実施する。この遺皮は、 ポリエステルの動成と返加剤の均一な混合を達成するに十分な特徴時間に依存す

びコポリアルキレンテレフタレートに有用である。

ベント付または無ベント連回転群かみ合い二輪スクリュー押出機が好きしい。 この種の押出機の使用は絡動物中で添加剤の均一な分配を達成し、添加剤の局部 的な高濃度とその高い反応性にもとづく問題を解析する。

この種の押出機の有効素合セクションは、非常に短い、一般には120秒以下、 好ましくは15~30秒の展留時間で操作可能にする。

この方法は連続的に行なってもよく、従って旅融ポリエステルの業権会プラン トと君の工程の際に中断なしで行なってよい。

各き-南部出(L/D):24

平均展留時間:18~25秒

パレル温度:235℃ 生成物融点:290℃

異字章: 1 ~ 5 tor:

押出ダイとしてダブル・ホール付ダイを用いた(資理:?\*\*)。

虚康ペレタイザーを用い、直張3mm、長さ5mm、固有粘度(IV)0、865± Q. 01dl/gのシリンダー状のCOPETチップを得た。

このCOPETチップは、アセトアルデヒド含量8~3ppeであった。生成物 の1Vは2番間寄らなかった。

生成物の製造は212℃であった。

次いでCOPETチップを、ヨーロッパ特許出版EP86830340. 5に 記載のごとき不活性ガスの再務毒条件を用いて固体状結晶化/重付加ブラントに

精路化温度は150℃で、結晶化液内の排漏時間は40分であった。固体状反 応機内の温度は150℃で商留時間は10時間であった。改置生成物のIVは0. 9.6.5.41 /oアネッナ。世球的はゲルを育さず、アセトアルデヒド大量は O. . . . . . Opport Ant.

比較例では、二無水物無面加COPET(原料1V=0.75dl/s)を用い、 上記と何じ結乱化および改賞条件を採用したが改賞は収察されなかった。

実施例1と同じCOPETを、COPET活動物に代えて IV=0. 75dl/ gの味器化した質粒を用いた。

結晶化COPEで輸性を収集し、これスクリュー押出機に供給した。

押出後、生成物の「Vは0、86±0、02付/まであった。

実施病 ] と周一の条件を採用したが平均病留時期は約25秒とした。 **試施仕権内の関係状業産条件は130-140℃であり、反応権内の温度は1** 

### 特表平5-507761 (3)

40 でであった。反応機内の海雷風度は19時間であった。改質後のチップの固 有結度は0、94±0、015dl/gであった。アセトアルデヒド会量は0、6 7cogであった。

7ppaであった。 実施例3

100 ope7セトアルデヒドカ有PET溶験物(1V=0, 7541/s)をPET 重付加添菓プラントのフォニンキーからペンティング後を有さない定因商券かみ 合ぜ二輪スクリュー押出機に連続的に30kg/hで保給した。

だ品化PDT的来(!B=0, 75dl/g)中にシクロブタンテトラカルボン第 二無水物20変量減を含む混合物を重要計量素的多度を用い作出機中に220g /hで開始した。試験条件は以下の通りである。

PET溶釉物中のシクロブタンテトラカルボン数二無水物: 0、 15重量%.

スクリュー速度: 415RPM

長さ一直征比(L/D):24

バレル温度:235℃ 生成物融点:288℃

平均海雷時間:18~25秒

神出ダイとしてダブル・ホール付ダイを用いた。

毎年ペレタイザーを用い、固有粘度( I V ) 0、835±0、02d1/ξのシリンダー状のPETチップを持た。

このチップを、ヨーロッパ特許出頭EP86830340、5に記載のごとき 即は伊は鳥が乗ばねブラントに連続的に供給した。

お品化株の高度は130~140℃で、高雷時間は40分であった。

改賞機内の温度は130~140℃で展習時間は19時間であった。

改領生成物の1Vは0、94±0、015dl/sであった。 生成物はゲルを育さず、アセトアルデヒド含素は0、85cpsであった。

経方権

粘度は、フェノールとテトラクロロエタンとの混合物(重量比60/40)10

0 \*/にポリエステルペレット0、5 \*を捨解し、ASTM D4603-86に だって25℃で制定した。

アセトアルダヒドを乗ば、ASTM D4526-85mない、パーキン・エルマー・8700ガスタロマトグラブ(パーキン・エルマー・HS101至)を用いて、玄正した、始出条件は150でで90分であった。

#### # M #

重付加及応によりポリエステル制造の固体化料業件がく方指であって、この 関数を芳香菓子トラルボイ地一葉角数とけ異なる、ポリエステルの末葉上付 取取に1年名この数を含か、別人は勧誘がより取物選手トラカルボン即の二 用水数からなる日から返げれる化合物である改美用給加剤の存在下に改算する方

A POLICE						
E. POSE-1						
-	term					
lat E1.	,	coso ;	CORK :	COSL		
		.2=			:::	
E SOCIET	pers comments.		ur			1 towns (Sur Pol
-						
1	(09.09.	9 Septemb	NTAL CHEMIC Ser 1988 14. I.15. E 1 - 1100 27	AL INDUSTRIES .34. 1.36		1-2,8
'	PR. A. T. DO PAY (GENESAL ELECTRIC CREMET) & June 1575 (Ob. 28, 79) and the state of the claim o					1-9,0
١						3-2
				-/-		
		:=::: ::::::				
M. CUITER						
	10 .	LHE 1992	_		01.07.92	
						KYKU

2 D 3 2 T 5

PCT/EP 92/00670

## 持表平5-507761 (4)

This course day gave from the property relating to the prime property and in the pin recommendate boundaries of the foreign prime (Paris United States).

The distillation are in the prime of the prime (Paris United States) and the pin prime of the prime (Paris United States). The foreign of the prime (Paris United States) are property of the prime (Paris United States).

೭೮೮೦೩	Production .	7	~=-
TO-9-28135	09-09-68	BE-A- 7153 DE-A- 17654 GE-A- 12357 ML-A- 68072 US-A- 15531	25 26-06-71 51 81-07-71 93 25-11-68
FW-A-2250782	06-06-75	AU-A- 73504 DE-A- 24532 GB-A- 14054 39-A- 500834 NL-A- 74141	70 15-05-75 30 19-10-77 55 65-07-75
EP-A-C422EB2	17-04-91	AU-A- 66010	90 16-05-91

### (Fig. 12 as (F

#### 

to the interactional Booth to report do research total factor to the interactional Potent college (vi-11) a 14 months to broom total (culture to.

III, DECEMBE COMMENTS IN IN PRESENT SCHOOLS FROM THE MICHIGAN SHOULD						
	Challen in Branchest, * who had parties where proceedings of the natural participal					
*	Chart Farmer - Table 1 (1997) A company of the page 1 (1997) A	1-4				
		-				

Ħ		and store in the state of the s	desertor		1.7	di.	elia is	to princip your letter or to the control of the con	Profit Gile to loca- les resegna-
7		adelight statistical and chief statistical bear citi	West and Set Sets and	lichen, Ser		*		Wildliche Malicelle Malicelle	
¥0	41 4	1010567	20-0	-40	CH	-	67816	15-06-91	
çe.		44375*	21-0	-9;	2445	41000	71109/9 2030/5 4044/3 5120/6 3239/73	27-08-91 17-08-91 19-02-92 20-03-92 07-07-92 27-11-91	

in interest toucher Separations prints for the interest sends

#### フロントページの続き

(72)発明者 セベリーニ、トニーノ イタリア国イー00034コッレフェッロ(ローマ)、ピア・デッレ・ソルペ31番 (72)発明者 アスタリータ、ルーカ イタリア国イー80132ナポリ、ビア・モン テ・ディ・ディオ15番、スカーラ1・イン テルナツィオナーレ14